

DOCUMENT 4

Japanese Patent Public Disclosure No. Hei 10-52251

011783708

WPI Acc No: 1998-200618/199818

Beer fermenting - by mashing malt and saccharifying
remaining malt and auxiliary material

Patent Assignee: SAPPORO BREWERIES (SAPB)

Number of Countries: 001 Number of Patents: 001

Patent Family:

Patent No	Kind	Date	Applicat No	Kind	Date	Week
JP 10052251	A	19980224	JP 96212708	A	19960812	199818 B

Priority Applications (No Type Date): JP 96212708 A 19960812

Patent Details:

Patent No	Kind	Lan Pg	Main IPC	Filing Notes
JP 10052251	A		6 C12C-007/00	

Abstract (Basic): JP 10052251 A

Beer fermenting involves using an auxiliary material in an amount of more than the amount of malt and malt as base materials. A predetermined amount of the malt is mashed in a prepared tank. The remaining malt and the auxiliary material are put in a prepared iron pot and saccharification is effected. The time of protein in the process is varied in a predetermined range to control the amount of formation of free amino nitrogen in a wort.

ADVANTAGE - Formation of free amino nitrogen in saccharification liquid is controlled by changing the setting. The flavour of beer is adjusted.

Dwg.0/6

Derwent Class: D16

International Patent Class (Main): C12C-007/00

International Patent Class (Additional): C12G-003/02

(19) 日本国特許庁 (J P)

(12) 公開特許公報 (A)

(11) 特許出願公開番号

特開平10-52251

(43) 公開日 平成10年(1998) 2月24日

(51) Int.Cl. ⁶	識別記号	庁内整理番号	F I	技術表示箇所
C 1 2 C	7/00		C 1 2 C	7/00
C 1 2 G	3/02		C 1 2 G	3/02

審査請求 未請求 請求項の数 8 O L (全 6 頁)

(21) 出願番号 特願平8-212708

(22) 出願日 平成8年(1996) 8月12日

(71) 出願人 000002196

サッポロビール株式会社

東京都渋谷区恵比寿四丁目20番1号

(72) 発明者 木村 達二

静岡県焼津市岡当目10 サッポロビール株式会社醸造技術研究所内

(72) 発明者 高塩 仁愛

静岡県焼津市岡当目10 サッポロビール株式会社醸造技術研究所内

(74) 代理人 弁理士 伊東 忠彦

(54) 【発明の名称】 発泡酒の製造方法

(57) 【要約】

【課題】 麦芽の使用量が副原料より少ない発泡酒を製造する方法において、仕込条件を調整して麦汁中に形成される遊離アミノ態窒素量を制御し、リンゴ酸及びコハク酸等の有機酸の生成量を調整できるようにする。

【解決手段】 仕込槽内で麦芽と温水とを混合して麦芽の蛋白質を分解させてマイシェを形成する蛋白休止時間を変化させることにより、麦汁中に形成される遊離アミノ態窒素量を制御することができる。これにより、発泡酒におけるリンゴ酸、コハク酸の有機酸の生成量を調整し、香味に幅広い変化幅を与えることが可能となる。また、蛋白休止温度を変えることによっても遊離アミノ態窒素生成量を制御することができる。

【特許請求の範囲】

【請求項1】 麦芽と該麦芽よりも多い量の副原料を使用し、所定量の麦芽を仕込槽でマイシェ化し、残りの麦芽と前記副原料とを仕込釜にてマイシェ化した後両マイシェを混合して糖化を行う形式の仕込工程を有する発泡酒の製造方法であって、

前記仕込工程における蛋白休止時間を所定の時間範囲で変化させて麦汁中の遊離アミノ態窒素の生成量を制御するようにしたことを特徴とする発泡酒の製造方法。

【請求項2】 蛋白休止時間は120分以下である請求項1記載の発泡酒の製造方法。

【請求項3】 麦芽と該麦芽よりも多い量の副原料を使用し、所定量の麦芽を仕込槽でマイシェ化し、残りの麦芽と前記副原料とを仕込釜にてマイシェ化した後両マイシェを混合して糖化を行う形式の仕込工程を有する発泡酒の製造方法であって、

前記仕込工程における蛋白休止温度を所定の温度範囲において調整して麦汁中の遊離アミノ態窒素の生成量を制御するようにしたことを特徴とする発泡酒の製造方法。

【請求項4】 蛋白休止温度を30℃以上55℃以下の範囲に設定したことを特徴とする請求項3記載の発泡酒の製造方法。

【請求項5】 麦芽と該麦芽よりも多い量の副原料を使用し、所定量の麦芽を仕込槽でマイシェ化し、残りの麦芽と前記副原料とを仕込釜にてマイシェ化した後両マイシェを混合して糖化を行う形式の仕込工程を有する発泡酒の製造方法であって、

仕込釜に投入する麦芽の使用量を、全麦芽の使用量の2分の1以下との範囲とし、該範囲内で調整することにより麦汁中の遊離アミノ態窒素の生成量を制御するようにしたことを特徴とする発泡酒の製造方法。

【請求項6】 麦芽と該麦芽よりも多い量の副原料を使用し、所定量の麦芽を仕込槽でマイシェ化し、残りの麦芽と前記副原料とを仕込釜にてマイシェ化した後両マイシェを混合して糖化を行う形式の仕込工程を有する発泡酒の製造方法であって、

仕込槽のマイシェ濃度を所定の範囲内で調整して、麦汁中の遊離アミノ態窒素の生成量を制御するようにしたことを特徴とする発泡酒の製造方法。

【請求項7】 仕込槽のマイシェ濃度を、麦芽投入量1に対する仕込用水の使用量率を2乃至25の範囲に設定し、この範囲内でマイシェ濃度を調整することにより糖化液中の遊離アミノ酸の生成量を調整するようにしたことを特徴とする請求項6記載の発泡酒の製造方法。

【請求項8】 麦芽と該麦芽よりも多い量の副原料を使用し、所定量の麦芽を仕込槽でマイシェ化し、残りの麦芽と前記副原料とを仕込釜にてマイシェ化した後両マイシェを混合して糖化を行う形式の仕込工程を有する発泡酒の製造方法であって、

前記仕込工程における蛋白休止時間、蛋白休止温度、仕

込釜に投入する麦芽の使用料及び仕込槽のマイシェ濃度の各仕込条件の少なくとも2つを所定の範囲で調整して、麦汁中の遊離アミノ態窒素の生成量を制御するようにしたことを特徴とする発泡酒の製造方法。

【発明の詳細な説明】**【0001】**

【発明の属する技術分野】本発明は、麦芽を使用した酒類のうち、麦芽の使用量が副原料より少ない発泡酒の製造方法に係り、特に、麦芽及び副原料であるでんぷん質原料を仕込む際の仕込方法に関する。

【0002】

【従来の技術】麦芽及び米、コーン、スターチの副原料を主体とする発泡酒では、仕込等を同一条件で製造したとしても、麦芽の使用量に応じてその味及び香（以下、「香味」という）に変化を生ずる。たとえば、ビールと同一条件の製造方法を用いた場合、副原料の使用量に比べて麦芽の使用量を多くすれば、ほぼビールと同様のものが得られる。

【0003】一方、麦芽の使用量を減らして行き、副原料の使用量に対して麦芽の使用量を少なくした場合には、本発明者の研究結果によると、ビールと同一条件で製造したとしても、通常のビールと異なる香味のものが得られることがわかった。すなわち、麦芽の使用量を減らしていくと、味覚的には、酸味の増加が目立ってくる。

【0004】本発明者の研究によると、麦芽の使用量を変化させた数種類の麦汁をつくり、発酵試験を行ったところ、主発酵終了時の有機酸生成量は、発酵条件が同一であっても、麦芽使用量を少なくするにつれて有機酸生成量が増加することが明らかとなった。

【0005】そこで、本発明者は、発酵過程において必要な物質である、麦汁中の遊離アミノ態窒素含量と麦芽の使用量との関連性について調査、研究を行うため、麦汁に添加量を変化させて試験を行ったところ、図1に示す試験結果を得た。このことから、アミノ酸添加量の増加に伴ってリンゴ酸やコハク酸等の有機酸の生成量が減少することが明らかになった。この事実は、麦汁中の遊離アミノ態窒素の生成量に応じて有機酸の生成量も変化する、得られる発泡酒の香味を調整可能にすることを示すものである。

【0006】

【発明が解決しようとする課題】本発明は、上記各種研究及び実験から得られた知見に基づきなされたもので、麦芽及び米、コーン、スターチ等の副原料より製造する発泡酒であって、麦芽の使用量が前記副原料より少ない発泡酒の製造方法において、麦汁中の遊離アミノ態窒素の生成量を調整することにより有機酸の生成量を制御し、もって発泡酒の香味の調整を行うことができる発泡酒の製造方法を提供することにある。

【0007】

【課題を解決するための手段】本発明は上述した問題点を解決することを目的としてなされたもので、麦芽と該麦芽よりも多い量の副原料を使用し、所定量の麦芽を仕込槽でマイシェ化し、残りの麦芽と前記副原料とを仕込釜にてマイシェ化した後両マイシェを混合して糖化を行う形式の仕込工程を有する発泡酒の製造方法であって、麦汁中の遊離アミノ態窒素量を制御するため、原料の仕込条件を以下のように設定して行うことを特徴とするものである。

【0008】(1) 蛋白休止時間

麦芽を温水中に投与し、所定温度及び所定時間維持して麦芽中の蛋白質を分解する期間の蛋白休止時間を変化させることにより麦汁中に生成される遊離アミノ態窒素量を変化させることができる。

【0009】図2は、蛋白休止時間を変化させた場合の麦汁中に生成される遊離アミノ態窒素(FAN)の生成量の変化の様子を蛋白休止温度を変えて調べたものである。図からわかるように、いずれの場合も、略90分位までは遊離アミノ態窒素の生成量は増加傾向を示し、略120分位で飽和状態となる。したがって、蛋白休止時間を120分以下の範囲内で適宜設定することにより、遊離アミノ態窒素の生成量を制御することが可能となる。これにより、製造する発泡酒の有機酸生成量を調整し、発泡酒の香味の幅に変化を持たせることが可能となる。

【0010】なお、通常のビールにあっては10～30分で行われているが、通常のビールより長い、例えば、90分程度の蛋白休止時間をとることにより、かなりの遊離アミノ態窒素を生成することが可能となり、これにより製造される発泡酒の有機酸生成量を減らすことが可能となる。

【0011】(2) 蛋白休止温度

麦芽を温水中に投与し、所定温度及び所定時間維持して麦芽中の蛋白質を分解する期間の温度である蛋白休止温度を適宜の温度に調整して設定することにより麦汁中の遊離アミノ態窒素の生成量を制御する。図3は、蛋白休止温度を変えたときの遊離アミノ態窒素量の変化を調べたものである。なお、図3は、蛋白休止時間を60分として行ったものである。

【0012】図に示すように、蛋白休止温度を高くする程遊離アミノ態窒素の生成量は増加する。このように、蛋白休止温度を調整することにより麦汁中の遊離アミノ態窒素量を制御することができ、これにより、製造する発泡酒の有機酸生成量を調整し、発泡酒の香味の幅に変化を持たせることが可能となる。

【0013】蛋白休止温度は実際には30～55℃の範囲とする。なお、麦芽中に含まれる蛋白質の分解に働く酵素であるエンドペプチターゼの至適温度が50～55℃であり、カルボキシペプチターゼの至適温度が50℃近辺にあり、蛋白休止温度を50～55℃の範囲に設定

することにより遊離アミノ態窒素の生成をかなり増加させることができる。なお、蛋白質分解酵素は実際には、60℃以上においては失活してしまい、また、30℃以下においては活性が著しく弱まる。

【0014】(3) 仕込釜、仕込槽への麦芽投入量比
仕込釜において副原料と混合してマイシェを形成するための麦芽使用量を、全麦芽使用量の2分の1以下とし、その範囲において、仕込釜、仕込槽への麦芽の投入比率を変化させて仕込槽における遊離アミノ態窒素の生成量を制御する。なお、仕込釜への麦芽の投入量の下限は副原料液化可能最低限度の量とする。

【0015】(4) 仕込槽における麦芽対仕込用水比 (マイシェ濃度)

麦芽と温水とを混合してマイシェを形成する際の仕込槽へ投入する麦芽と仕込用水の比率(マイシェ濃度)を変化させることにより、麦汁中に生成される遊離アミノ態窒素量を制御することができる。図4は、仕込槽における麦芽に対する水の比率を変化させた場合の遊離アミノ態窒素生成量の変化を調べたものである。図4に示すように、麦芽に対する水の比を減少させていくにつれて(マイシェ濃度を濃くするにつれて)、麦汁中の遊離アミノ態窒素量を増加させることができる。したがって、マイシェ濃度を変化させることにより、麦汁中の遊離アミノ態窒素量を制御することができる。なお、図4に示すように、マイシェ濃度を濃くする程、遊離アミノ態窒素の生成量は増すが、マイシェ濃度が濃くなりすぎると、即ち、麦芽に対する仕込用水の量が少なくなりすぎると、仕込槽内における流動性が失われ、作業性が損なわれることとなり、実際には、仕込用水量は、麦芽1に対して2程度が下限である。また、麦芽1に対する仕込用水の比が25以上となると効果はほぼなくなる。したがって、麦芽1に対する仕込水の比は実際には2乃至25の範囲で調整する。

【0016】以上は、仕込工程における4つの仕込条件を個々に調整することにより、麦汁中の遊離アミノ態窒素の生成量を調整し、発泡酒の香味を調整することができることを述べたが、これら4つの条件の内、2つもしくは3つ、あるいは4つ全て組み合わせると、その相乗効果により明確な調整効果が期待できる。以下具体例の説明に際しては上記4つの仕込条件を組合わせて調整する形態を用いて説明する。

【0017】

【発明の実施の形態】以下に、本発明による発泡酒の製造方法における仕込方法の実施例を示す。

実施例1

図5は本発明の第1の実施例に係る仕込ダイアグラムを示す。

【0018】本実施例は、麦芽の使用量が全原料の24重量%である原料を使用して発泡酒を製造する例を示すもので、麦芽の全使用量は2800Kgであり、副原

料としては、米、コーン、スターチ等の澱粉質を使用し、全副原料は9000Kgとして使用している。表1に本実施例の仕込条件の特徴点を示す。

【0019】

【表1】

仕込条件の特徴点及び麦汁中の遊離アミノ酸窒素含量

	蛋白休止温度(℃)	蛋白休止時間(分)	麦芽仕込釜：仕込槽	仕込槽マイシェ濃度	アミノ酸(mg/L)
仕込法1	37	20	1：1	24：1	440

【0020】〔仕込条件〕採用される仕込条件の特徴点を表1に示している。

(1) 仕込釜、仕込槽の麦芽量

仕込釜に投入する麦芽と仕込槽に投入する麦芽の量の比率は、仕込釜1に対して仕込槽1とし、仕込槽への投入の比率を1：1としている。なお、通常のビールにおいては、1：7～10程度である。

【0021】(2) 仕込槽マイシェ濃度

本実施例では、仕込槽でのマイシェ濃度、即ち、仕込用水(汲み水)と麦芽の重量比を、24：1としている。

(3) 蛋白休止温度

本実施例においては、蛋白休止温度は37℃としている。

【0022】(4) 蛋白休止時間

蛋白休止時間を通常ビールの場合に近い30分とした。本実施例の仕込条件により得られた麦汁中、遊離アミノ酸量は表4に示すように440mg/Lの収量を得た。実施例2

図6は本発明の第2の実施例の仕込ダイアグラムを示し、表2に仕込方法の特徴点を示している。

【0023】

【表2】

仕込条件の特徴点及び麦汁中の遊離アミノ酸窒素含量

	蛋白休止温度(℃)	蛋白休止時間(分)	麦芽仕込釜：仕込槽	仕込槽マイシェ濃度	アミノ酸(mg/L)
仕込法1	48	90	1：4.6	3.5：1	540

【0024】本実施例においても、実施例1と同様、麦芽の使用量を2800Kgとし、副原料として米、コーン、スターチを使用し、全副原料は9000Kgである。したがって、麦芽の使用量は水を除く全原料に対して24重量%である。

〔仕込条件〕

(1) 仕込釜、仕込槽の麦芽量

仕込釜に投入する麦芽と仕込槽に投入する麦芽の量の比率は、仕込釜1に対して仕込槽4.6とし、仕込槽への投入の比率を多くしている。本実施例でも、副原料の全原料に占める比率は大きい、副原料と共に仕込釜中で混合する麦芽の量を副原料を液化するのに必要最小限度に抑制し、仕込槽への麦芽投入比率を高めている。

【0025】(2) 仕込槽マイシェ濃度

本実施例で特徴的なことは、仕込槽でのマイシェ濃度、即ち、仕込用水と麦芽の重量比を、3.5：1として仕込槽のマイシェ濃度を高くしている。したがって、仕込槽のマイシェ量は仕込釜のそれに比して少なくなるが、仕込釜のマイシェと混合して糖化工程に移す前に湯を所定量加えることにより、以後の糖化工程の65℃を達成するようにしている。

【0026】(3) 蛋白休止温度

本実施例においては、蛋白休止温度は48℃とし、酵素の至適温度の範囲とした。

(4) 蛋白休止時間

蛋白休止時間を仕込ダイアグラム上可能な長時間である90分とした。図6のダイアグラムが示すように、仕込釜の昇温が、110分と緩やかなため、全仕込時間に影響与えることなく90分とすることは可能である。

【0027】本実施例の仕込条件により得られた麦汁中、遊離アミノ酸窒素量は表2に示すように540mg/Lの収量を得た。なお、麦芽の仕込釜、仕込槽の投入量比を1：1とした表1及び表2に示した条件の場合と比較して23%増加させることができた。

【0028】

【発明の効果】上述のように、本発明は、麦芽が他の副原料より少ない原料を使用して発泡酒を製造する場合に、原料の仕込条件、蛋白休止時間、蛋白休止温度、仕込釜、仕込槽への麦芽の投入量比、仕込槽におけるマイシェ濃度を、適宜変えることにより糖化液中の遊離アミノ酸窒素の生成量を制御することができ、発泡酒における香味の調整の幅を広くすることが可能となる。

【図面の簡単な説明】

【図1】麦汁中のアミノ酸量とコハク酸、リンゴ酸の生成量の関係を示す図である。

【図2】蛋白休止時間と麦汁の遊離アミノ酸窒素の生成量の関係を示す図である。

【図3】蛋白休止温度と麦汁の遊離アミノ酸窒素の生成量の関係を示す図である。

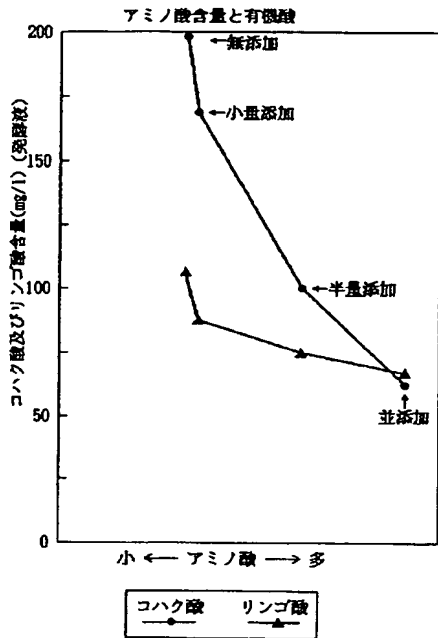
【図4】麦芽量対仕込水量と麦汁の遊離アミノ酸窒素の

生成量との関係を示す図である。

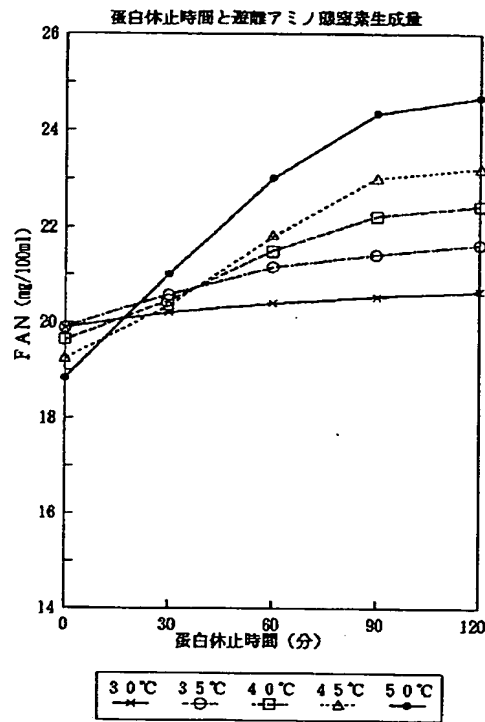
【図5】本願発明による仕込ダイヤグラムの第1の実施例を示す図である。

【図6】本願発明による仕込ダイヤグラムの第2の実施例を示す図である。

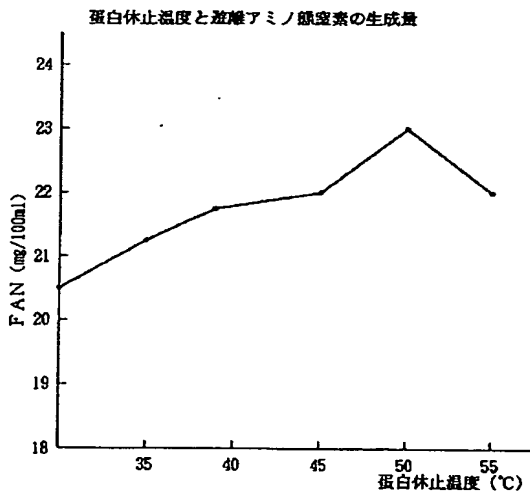
【図1】



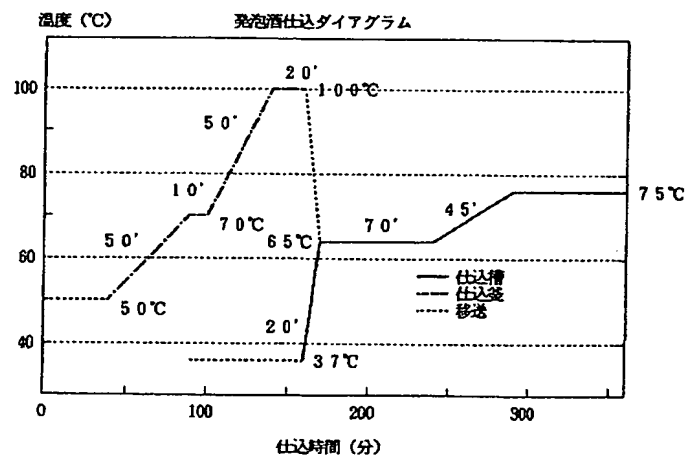
【図2】



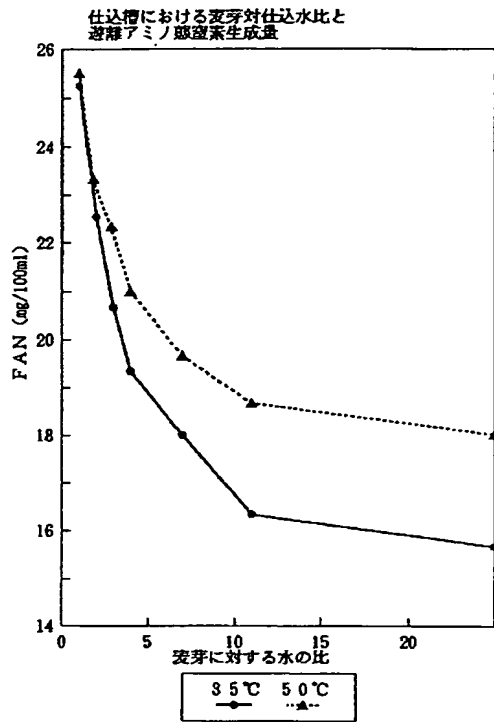
【図3】



【図5】



【図4】



【図6】

